

①⑨ BUNDESREPUBLIK  
DEUTSCHLAND



DEUTSCHES  
PATENTAMT

⑫ Offenlegungsschrift  
⑪ DE 3302525 A1

⑤① Int. Cl. 3:  
B01D 3/32

②① Aktenzeichen: P 33 02 525.8  
②② Anmeldetag: 26. 1. 83  
④③ Offenlegungstag: 26. 7. 84

DE 3302525 A1

⑦① Anmelder:  
BASF AG, 6700 Ludwigshafen, DE

⑦② Erfinder:  
Kaibel, Gerd, 6840 Lampertheim, DE

⑤④ Destillationskolonne zur destillativen Zerlegung eines aus mehreren Fraktionen bestehenden Zulaufproduktes

Destillationskolonne zur destillativen Zerlegung eines an einer Zulaufstelle in die Destillationskolonne eintretenden Zulaufproduktes, bestehend aus mehreren Fraktionen, in eine reine Kopf- und eine reine Sumpffraktion und mehrere, vorzugsweise eine oder zwei, im Siedebereich zwischen Kopf- und Sumpffraktion liegende und von Verunreinigungen durch Kopf- und Sumpffraktionen freie oder weitgehend freie Mittelsiederfraktionen, wobei in einem Teilbereich der Destillationskolonne unterhalb und/oder oberhalb der Zulaufstelle in Längsrichtung wirksame Trenneinrichtungen zur Verhinderung einer Quervermischung von Flüssigkeits- und/oder Brüdenströmen angeordnet sind, die die Destillationskolonne in einen Zulaufteil, in den das Zulaufprodukt eintritt, und einen Entnahmeteil, aus dem die Mittelsiederfraktionen austreten, unterteilen, und daß die in Längsrichtung wirksamen Trenneinrichtungen über so viele Trennstufen ausgeführt sind, daß im Entnahmeteil die von Verunreinigungen durch Kopf- und Sumpffraktionen freien oder weitgehend freien Mittelsiederfraktionen abgezogen werden können.

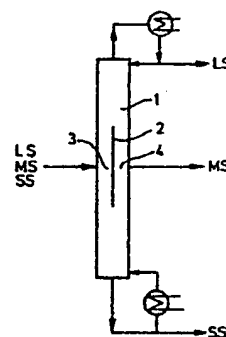


FIG.1

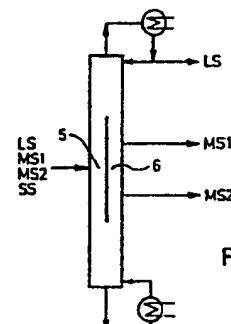


FIG.2

DE 3302525 A1

Patentansprüche

1. Destillationskolonne zur destillativen Zerlegung eines an einer Zulaufstelle in die Destillationskolonne eintretenden Zulaufproduktes, bestehend aus mehreren Fraktionen, in eine reine Kopf- und eine reine Sumpffraktion und mehrere, vorzugsweise eine oder zwei, im Siedebereich zwischen Kopf- und Sumpffraktion liegende und von Verunreinigungen durch Kopf- und Sumpffraktionen freie oder weitgehend freie Mittelsiederfraktionen, dadurch gekennzeichnet, daß in einem Teilbereich der Destillationskolonne unterhalb und/oder oberhalb der Zulaufstelle in Längsrichtung wirksame Trenneinrichtungen zur Verhinderung einer Quervermischung von Flüssigkeits- und/oder Brüdenströmen angeordnet sind, die die Destillationskolonne in einen Zulaufteil, in den das Zulaufprodukt eintritt, und einen Entnahmeteil, aus dem die Mittelsiederfraktionen austreten, unterteilen, und daß die in Längsrichtung wirksamen Trenneinrichtungen über so viele Trennstufen ausgeführt sind, daß im Entnahmeteil die von Verunreinigungen durch Kopf- und Sumpffraktionen freien oder weitgehend freien Mittelsiederfraktionen abgezogen werden können.
2. Trenneinrichtungen gemäß Anspruch 1, dadurch gekennzeichnet, daß bei einer Füllkörperkolonne oder einer Kolonne mit Packungen die Trenneinrichtungen als durchgehende Trennbleche zwischen den Kolonnenwänden ausgeführt sind.
3. Trenneinrichtungen gemäß Anspruch 1, dadurch gekennzeichnet, daß bei einer Kolonne mit Regensieb Böden die

28.01.83

3302525

BASF Aktiengesellschaft

- 2 -

O.Z. 0050/36355

Trenneinrichtungen als durchgehende Trennbleche zwischen den Kolonnenwänden ausgeführt sind, wobei die Höhe der Trennbleche dem Bodenabstand zwischen 2 Regensiebböden entspricht.

5

4. Trenneinrichtungen gemäß Anspruch 1, dadurch gekennzeichnet, daß bei Bodenkolonnen mit einem oder mehreren Ablaufschächten die Trenneinrichtungen als durchgehende Trennbleche zwischen den Kolonnenwänden ausgeführt sind, wodurch der Raum zwischen den einzelnen Böden und die Ablaufschächte unterteilt werden.

10

5. Trenneinrichtungen gemäß Anspruch 1, dadurch gekennzeichnet, daß bei Bodenkolonnen mit mehreren Ablaufschächten die Trenneinrichtungen als durchgehende Trennbleche zwischen den Kolonnenwänden ausgeführt sind und jeder dadurch entstehende Teilraum mit mindestens einem Ablaufschacht ausgerüstet ist.

15

6. Trenneinrichtungen gemäß Ansprüchen 1 bis 5, dadurch gekennzeichnet, daß die Trenneinrichtungen aus Materialien, die den Wärmedurchgang verringern, gefertigt sind.

20

7. Trenneinrichtungen gemäß Ansprüchen 1 bis 5, dadurch gekennzeichnet, daß die Trenneinrichtungen derart konstruiert sind, daß sie wärmeisolierend wirken.

25

8. Trenneinrichtungen gemäß Ansprüchen 1 bis 5, dadurch gekennzeichnet, daß die Trenneinrichtungen mit einer Beheizungs- und/oder Kühlmöglichkeit ausgeführt sind.

30

35

Destillationskolonne zur destillativen Zerlegung eines aus mehreren Fraktionen bestehenden Zulaufproduktes

Die Erfindung betrifft eine Destillationskolonne zur  
5 destillativen Zerlegung eines an einer Zulaufstelle in die  
Destillationskolonne eintretenden Zulaufproduktes, bestehend aus mehreren Fraktionen, in eine reine Kopf- und eine reine Sumpffraktion und mehrere, vorzugsweise eine oder zwei, im Siedebereich zwischen Kopf- und Sumpffraktion  
10 liegende und von Verunreinigungen durch Kopf- und Sumpffraktionen freie oder weitgehend freie Mittelsiederfraktionen.

Bei der kontinuierlichen Trennung eines aus  $n$  Fraktionen  
15 bestehenden Stoffgemisches sind zur Zerlegung in die reinen Fraktionen  $n-1$  Destillationsschritte erforderlich. Dies erfordert bei Stoffgemischen, die sich aus zahlreichen Fraktionen zusammensetzen, einen hohen technischen Aufwand.

20 Das in der Industrie, beispielsweise in Raffinerien, häufig angewandte Verfahren zur kontinuierlichen destillativen Trennung eines Stoffgemisches in seine Fraktionen ist das Verfahren der fraktionierten Destillation mittels  
25 einer Destillationskolonne (im folgenden Kolonne genannt), bei dem ein Stoffgemisch aus  $n$  Fraktionen in eine Kopf- und eine Sumpffraktion und  $n-2$  Seitenfraktionen zerlegt wird. Mittels dieses Verfahrens ist es zwar möglich, reine Kopf- und reine Sumpffraktionen zu gewinnen, die Seitenfraktionen sind jedoch stets verunreinigt. Im Verstärkungsteil  
30 der Kolonne sind die Seitenfraktionen mit der leichtest siedenden Komponente verunreinigt, da diese an der Seitenabzugsstelle vorbeitransportiert werden muß. Man kann die Menge der Verunreinigungen durch die leichtest siedende  
35 Komponente zwar dadurch gering halten, daß man Seitenab-

25.01.83

3302525

BASF Aktiengesellschaft

- 2 -

O.Z. 0050/36355

- 4 -

züge im Verstärkungsteil in flüssiger Form vornimmt. Entsprechend dem Dampf-/Flüssigkeitsgleichgewicht enthält die flüssige Phase weniger der leichtest siedenden Komponente als die Dampfphase, jedoch kann eine völlige Reinheit der Seitenfraktion nie erreicht werden. Analog gilt dies für den Abtriebsteil der Kolonne, wo man aus den vorgenannten Gründen die Seitenfraktionen dampfförmig abzieht, jedoch - abgesehen von nicht destillierbaren Stoffen, wie beispielsweise Salzen - ebenfalls keine völlige Reinheit der Seitenfraktionen erzielen kann.

Eine andere Möglichkeit zur Verringerung des Trennaufwandes bietet der Einsatz einer Hauptkolonne mit angeschlossenen Seitenkolonnen. Hierbei benötigt jede Seitenentnahme eine eigene Seitenkolonne. Im Vergleich zur Ausführung mit völlig getrennten Kolonnen wird jedoch für jede Seitenentnahme ein Kondensator bzw. ein Verdampfer eingespart.

Eine weitere Möglichkeit zur Erhöhung der Reinheit der Seitenfraktionen bietet eine Vergrößerung der Heizleistung, da dann infolge des höheren Rücklaufverhältnisses eine stärkere Verdünnung des Leichtersieders an den Seitenabzugsstellen im Verstärkungsteil und des Schwerersieders an den Seitenabzugsstellen im Abtriebsteil der Kolonne eintritt. Diese bessere Produktreinheit muß jedoch durch höhere Energiekosten erkauft werden und scheidet meist aus wirtschaftlichen Gründen aus. Zudem kann durch diese Maßnahme auch bei Aufwendung größter Energiemengen nie eine völlige Reinheit der Seitenfraktionen erreicht werden.

Der Erfindung liegt die Aufgabe zugrunde, die vorgenannten Nachteile zu vermeiden.

5 Diese Aufgabe wird erfindungsgemäß dadurch gelöst, daß in einem Teilbereich der Destillationskolonne unterhalb und/oder oberhalb der Zulaufstelle in Längsrichtung wirk-  
same Trenneinrichtungen zur Verhinderung einer Querver-  
mischung von Flüssigkeits- und/oder Brüdenströmen angeord-  
net sind, die die Destillationskolonne in einen Zulauf-  
teil, in den das Zulaufprodukt eintritt, und einen Ent-  
nahmeteil, aus dem die Mittelsiederfraktionen austreten,  
10 unterteilen, und daß die in Längsrichtung wirksamen Trenn-  
einrichtungen über so viele Trennstufen ausgeführt sind,  
daß im Entnahmeteil die von Verunreinigungen durch Kopf-  
und Sumpffractionen freien oder weitgehend freien Mittel-  
siederfraktionen abgezogen werden können.

15 Ein Ausführungsbeispiel der Erfindung ist in der Zeichnung dargestellt und wird im folgenden näher beschrieben.

Es zeigen

20 Figur 1 ein schematisches Verfahrensfließbild einer Kolonne zur destillativen Zerlegung eines Stoffgemisches aus 3 Fraktionen in reine Fraktionen mittels der erfindungsgemäßen Trenneinrichtung,

25 Figur 2 ein schematisches Verfahrensfließbild einer Kolonne zur destillativen Zerlegung eines Stoffgemisches aus 4 Fraktionen in reine Fraktionen mittels der erfindungsgemäßen Trenneinrichtung,

Figuren 3  
und 4 jeweils ein schematisches Verfahrensfließbild einer Kolonne zur destillativen Zerlegung eines  
30 Stoffgemisches aus mehreren Fraktionen in reine Fraktionen mittels der erfindungsgemäßen Trenneinrichtung.

35 Gemäß Figur 1 wird eine Kolonne 1 durch eine in Längsrichtung wirksame Trenneinrichtung 2 unterhalb und ober-

halb der Zulaufstelle in einen Zulaufteil 3 und einen  
Entnahmeteil 4 unterteilt. Der Mittelsieder wird aus dem  
Zulaufteil über dessen Verstärkungsteil und/oder dessen  
Abtriebsteil herausdestilliert. Es ist dabei beliebig,  
5 über welchen Teil der Zwischensieder aus dem Zulaufteil  
herausdestilliert wird. Entscheidend ist nur, daß aus dem  
Zulaufteil kein Schwerersieder nach oben und kein Leichter-  
sieder nach unten herausdestilliert wird, was bei ent-  
sprechender Dimensionierung dieses Kolonnenteils möglich  
10 ist. Durch diese Maßnahmen wird erreicht, daß im Ver-  
stärkungsteil des Entnahmeteils kein Schwerersieder und im  
Abtriebsteil des Entnahmeteils kein Leichtersieder vor-  
handen ist. Hierdurch kann man an der Entnahmestelle, die  
in Höhe der Zulaufstelle aber auch höher oder tiefer  
15 liegen kann, eine reine Fraktion des Mittelsieders ent-  
nehmen. Im Gegensatz zu einer konventionellen Seitenabzugs-  
kolonne ist es hierbei unerheblich, ob der Seitenabzug in  
flüssiger oder dampfförmiger Form entnommen wird.

20 Wie Figur 2 zeigt, ist es bei der gleichen Anordnung auch  
möglich, ein Stoffgemisch aus 4 Fraktionen in 4 reine  
Fraktionen zu zerlegen. In diesem Fall wird der Verstär-  
kungsteil des Zulaufteiles 5 so dimensioniert, daß der  
Mittelsieder 2 und der Schwerersieder nicht nach oben  
25 wegdestillieren können. Der Abtriebsteil des Zulaufteils  
verhindert, daß der Leichtersieder sowie der Mittel-  
sieder 1 nach unten abgetrennt werden. Im Entnahmeteil 6  
kann daher die Trennung der Mittelsieder in zwei reine  
Fraktionen erfolgen.

30 Die beiden in Figur 1 und Figur 2 dargestellten Beispiele  
zeigen das Grundprinzip bei der Verwendung von in Längs-  
richtung wirksamen Trenneinrichtungen und der dadurch  
erreichten Unterteilung der Kolonne in einen Zulauf- und  
35 einen Entnahmeteil. Dieses Grundprinzip läßt sich durch

5 "Zufügen weiterer Trenneinrichtungen ausdehnen und ermöglichen somit auch prinzipiell die Auftrennung von Gemischen in beliebig viele reine Fraktionen. Dabei entspricht das obere und/oder das untere Ende der Trenneinrichtung jeweils einer neuen Zulaufstelle. Mögliche Beispiele sind in den Figuren 3 und 4 dargestellt. In der technischen Anwendung ist die Zahl der Fraktionen dadurch praktisch begrenzt, daß mit zunehmender Zahl der Fraktionen auch die Zahl der benötigten Trennstufen ansteigt, was wegen der  
10 Kolonnenbauhöhe, des Druckverlustes längs der Kolonne und der damit oft zu hohen Sumpftemperaturen Grenzen setzt.

15 Die Trennstufenzahl einer solchen Kolonne entspricht etwa der einer konventionellen Seitenabzugskolonne, ist jedoch niedriger als bei einer Hauptkolonne mit Seitenkolonnen, wenn man die Gesamttrennstufenzahl vergleicht. Auch hinsichtlich des Energiebedarfes liegt die erfindungsgemäße Kolonne mit Zulauf- und Entnahmeteil günstiger als eine Kolonne mit Seitenkolonnen. Zudem ist als Vorteil zu  
20 werten, daß nur jeweils 1 Verdampfer sowie 1 Kondensator benötigt werden, während Seitenkolonnen eigene Verdampfer bzw. Kondensatoren erfordern.

25 Die Längsunterteilung im Bereich der Zulaufstelle verschiedener Kolonnen wird im nachfolgenden näher beschrieben; beispielsweise ist die Längsunterteilung bei einer Füllkörperkolonne oder einer Kolonne mit Packungen besonders einfach. Hier genügt ein durchgehendes Trennblech zwischen den Kolonnenwänden den Erfordernissen. Bei einer  
30 Kolonne mit Regensiebbo den kann die Unterteilung zwischen den einzelnen Regensiebbo den beliebig angebracht werden. Voraussetzung ist, daß der Zwischenraum zwischen zwei Regensiebbo den in zwei völlig unabhängige Segmente unterteilt wird. Bei einer Kolonne mit Glockenbo den, Ventilbo den  
35 oder Siebbo den jeweils mit einem Ablaufschacht



BASF Aktiengesellschaft

- 6 -

O.Z. 0050/36355

- 8 -

Ist es erforderlich, die Trennwand durch den gesamten Ablaufschacht zu legen. Bei den oben erwähnten Böden, die infolge großer Abmessungen mehrflutig, d.h. also jeder Boden mit zwei oder mehreren Ablaufschächten ausgerüstet ist, kann die Längsunterteilung beliebig angeordnet werden.

Die Auslegung einer solchen Kolonne bezüglich Heizleistung, Trennstufenzahl, Anordnung von Zulauf- und Seitenentnahmestellen sowie Länge der in Längsrichtung wirksamen Trennvorrichtung (Unterteilung) kann wie bei einer Kolonne ohne Längsunterteilung rechnerisch oder experimentell erfolgen.

Bei Kolonnen mit nur einer Seitenentnahme und etwa gleich großen Siedepunktsdifferenzen der Seitenabzugsfraktion zur Kopf- und Sumpffraktion kann man die Zulauf- und die Entnahmestelle auf gleicher Höhe anordnen. Wenn diese Siedepunktsdifferenzen jedoch sehr ungleich sind, ist es günstiger die Zulauf- und die Entnahmestelle auf verschiedener Höhe anzubringen.

Geringe Siedepunktsunterschiede der zu trennenden Fraktionen und hohe Reinheitsanforderungen an die Seitenfraktion erfordern lange Unterteilungen. Bei geringeren Anforderungen an die Trennschärfe genügen kürzere Trennvorrichtungen. Gegebenenfalls kann die Zulauf- oder Entnahmestelle auch am Ende der Trennvorrichtung angeordnet werden. Es ist bei verringerten Reinheitsansprüchen auch möglich, auf eine völlige Verhinderung der Quervermischung zu verzichten und einfachere Trennvorrichtungen vorzusehen, die beispielsweise infolge unvollständiger Abdichtung die Quervermischung von Flüssigkeit und/oder Brüden nur teilweise unterdrücken.

Insbesondere bei Füllkörperkolonnen und Kolonnen mit Packungen kann es bei großen Siedepunktsdifferenzen der zu trennenden Fraktionen zweckmäßig sein, die Trennvorrichtung konstruktiv so auszubilden, daß sich eine Wärmedämmung ergibt, um eine die Trennwirksamkeit beeinträchtigende Ungleichverteilung der Flüssigkeit durch eine unkontrollierte Verdampfung bzw. Kondensation zu vermeiden. Im Falle von Trennblechen können diese z.B. doppelwandig mit einer innenliegenden wärmeisolierenden Schicht ausgeführt werden. Gegebenenfalls können die Trenneinbauten auch beheizt und/oder gekühlt werden.

Die Geometrie der Trenneinrichtung kann verschieden sein. So kann der Zulauf- oder Entnahmeteil z.B. als konzentrisches Innenrohr ausgebildet sein. Im allgemeinen sind jedoch als einfachste Ausführungsform ebene Trennbleche zu bevorzugen. Bei Bodenkolonnen mit großen Durchmessern bezieht man die Trennvorrichtung zweckmäßigerweise so in die Konstruktion ein, daß die Trennwände zur Festigkeit der Böden beitragen und eine leichtere Bauweise ermöglichen.

Der optimierte Betrieb einer Kolonne mit Längsunterteilung verlangt eine für jedes Trennproblem spezifische Aufteilung des Brüden- und des Flüssigkeitsstroms auf den Zulauf- und den Entnahmeteil. Dabei bietet die gezielte Aufteilung der Flüssigkeit am oberen Ende der Längsunterteilung keine besondere technische Schwierigkeiten, da sie analog zu der Flüssigkeitsaufteilung in Rücklauf und Ablauf am Kolonnenkopf vorgenommen werden kann.

Die Aufteilung des Brüdenstroms am unteren Ende der Trennvorrichtung wird durch das Flächenverhältnis von Zulauf- und Entnahmeteil beeinflusst. Wie Destillationsrechnungen zeigen, kann die Aufteilung des Brüdenstroms in den

BASF Aktiengesellschaft

- 8 -

O.Z. 0050/36355

- / 0 -

meisten Fällen in einem weiten Bereich von etwa 3 : 1 bis  
1 : 3 variiert werden, ohne daß nennenswerte Nachteile  
hinsichtlich Energiebedarf oder Reinheit der Fraktionen  
auftreten, da Abweichungen in der Brüdenaufteilung durch  
5 entsprechende Änderungen der Flüssigkeitsaufteilung am  
oberen Ende der Längsunterteilung leicht kompensiert  
werden können. Daher kann man die Längsunterteilung in den  
meisten Fällen so anordnen, daß die Querschnittsfläche der  
Kolonne und damit annähernd auch der Brüdenstrom halbiert  
10 werden.

Eine Beeinflussung der Brüdenaufteilung durch besondere  
Maßnahmen ist nur in Sonderfällen angezeigt, wenn z.B. die  
Strömungswiderstände im Zulauf- und Entnahmeteil stark  
15 voneinander abweichen. Dies ist beispielsweise dann der  
Fall, wenn verschiedene Trennstufenzahlen oder verschie-  
dene Einbauten mit unterschiedlichem Druckverlust (Gewebe-  
packungen, Füllkörper, Böden) vorhanden sind. Hier ist es  
zweckmäßig im Zulauf- und/oder Entnahmeteil zusätzliche  
20 Maßnahmen zur Beeinflussung der Strömungswiderstände  
vorzusehen, wie Blenden, Drosselklappen oder Destillations-  
böden mit hohem veränderbarem Flüssigkeitsstand.

An das Betreiben einer Kolonne mit Längsunterteilung  
25 müssen keine besonderen Anforderungen gestellt werden. Die  
Produktreinheiten werden wie bei konventionellen Seitenab-  
zugskolonnen über Temperaturen in der Kolonne geregelt,  
wobei bei längsunterteilten Kolonnen die Seitenabzugsmenge  
bevorzugt über Temperaturen im Entnahmeteil gesteuert  
30 wird. Im allgemeinen genügt es, die Brüdenaufteilung grob  
einzustellen z.B. auf den Wert 1 : 1. Auch die Flüssig-  
keitsaufteilung muß nicht genau gesteuert bzw. geregelt  
werden. Es genügt, sie auf einen festen Wert einzustellen,  
wobei es sich in der Regel empfiehlt, mehr Flüssigkeit in  
35 den Entnahme- als in den Zulaufteil zu geben. Wie Versuche

in einer Kolonne im Labormaßstab zeigten, bringt eine Kolonne mit Längsunterteilung auch bei Brüden- und Flüssigkeitsaufteilungen, die beide willkürlich auf den (nicht optimalen) Wert 1 : 1 festgelegt wurden, Produktreinheiten, die über die mit konventionellen Seitenabzugskolonnen ohne Längsunterteilung erreichbaren weit hinausgehen.

### Beispiel

Trennung eines n-Hexan/n-Heptan/n-Octan-Gemisches

10

Die Trennung erfolgte bei Normaldruck in einer schutzbeheizten Füllkörperkolonne mit einem Innendurchmesser von 50 mm. Als Füllkörper wurden Maschendrahringe mit 5 mm Durchmesser verwendet. Die Gesamtschütthöhe betrug 2,20 m und ergab eine theoretische Trennstufenzahl von etwa 50 Böden.

15

↓  
Zwischen dem 20. und 40. Boden (von unten gerechnet) befand sich eine senkrecht angeordnete 3 mm dicke ebene Trennwand aus PTFE-Kunststoff, die die Kolonne in zwei Teile mit gleicher Querschnittsfläche unterteilte. In diesem Bereich befanden sich auf Höhe des 32. Bodens sowohl die Zulaufstelle als auch eine Seitenabzugsstelle für Flüssigkeit. Am Kopf der Kolonne sowie oberhalb der Trennwand waren magnetisch betätigte Schwenktrichter zur Aufteilung der Flüssigkeit angebracht. Das Rücklaufverhältnis am Kopf der Kolonne betrug 4 : 1. Oberhalb der Längsunterteilung wurde die Flüssigkeit im Mengenverhältnis 2,5 : 1 auf den Entnahme- und den Zulaufteil aufgeteilt.

20

25

30

Das zu trennende Gemisch bestand aus einer äquimolaren Mischung von n-Hexan, n-Heptan und n-Octan, die in einer Menge von 200 g/h bei einer Temperatur von 70°C flüssig in die Destillationskolonne eingespeist wurde.

35

BASF Aktiengesellschaft

- 10 -  
- 12 -

O.Z. 0050/36355

Als Kopfprodukt wurden bei 68°C ca. 57 g/h Flüssigkeit entnommen. Die gaschromatographische Analyse ergab einen Gehalt von 99,9 % n-Hexan. Am Kolonnensumpf (126°C) fielen etwa 76 g/h n-Octan in einer Reinheit von über 99,9 % an.

- 5 Das bei einer Temperatur von ca. 98°C flüssig entnommene Seitenprodukt (etwa 67 g/h) enthielt ca. 99,3 % n-Heptan, 0,3 % n-Hexan und 0,4 % n-Octan.

- 10 Die Nachrechnung einer bezüglich Heizleistung und Trennstufenzahl vergleichbaren Seitenabzugskolonne ohne Längsunterteilung ergab, daß bei gleicher Kopf- und Sumpfreinheit für den Seitenabzug eine Reinheit von maximal 83 bis 85 % erreichbar wäre. Eine Reinheit von 99,3 %, wie sie mit der längsunterteilten Kolonne erhalten wurde, würde eine
- 15 etwa 17fach höhere Heizleistung erfordern.

Zeichn.

20

25

30

35

- 13 -  
- Leerseite -

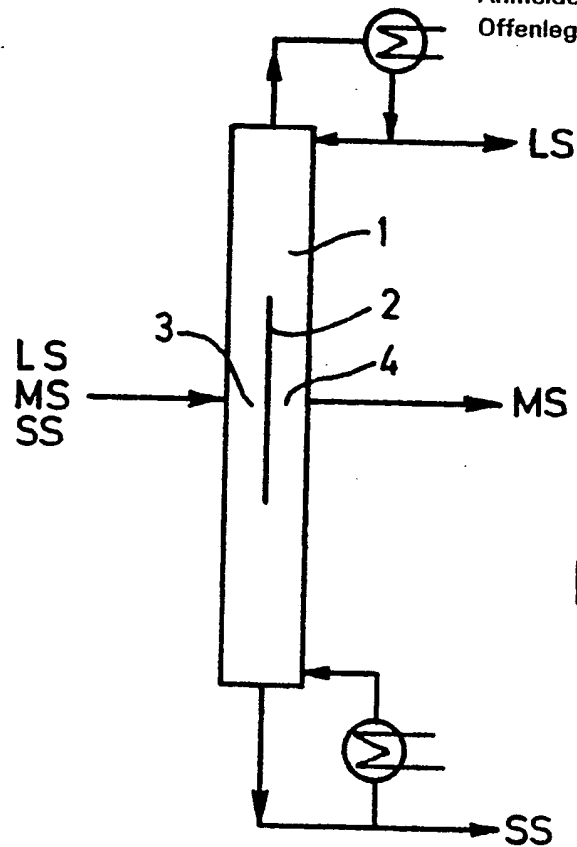


FIG. 1

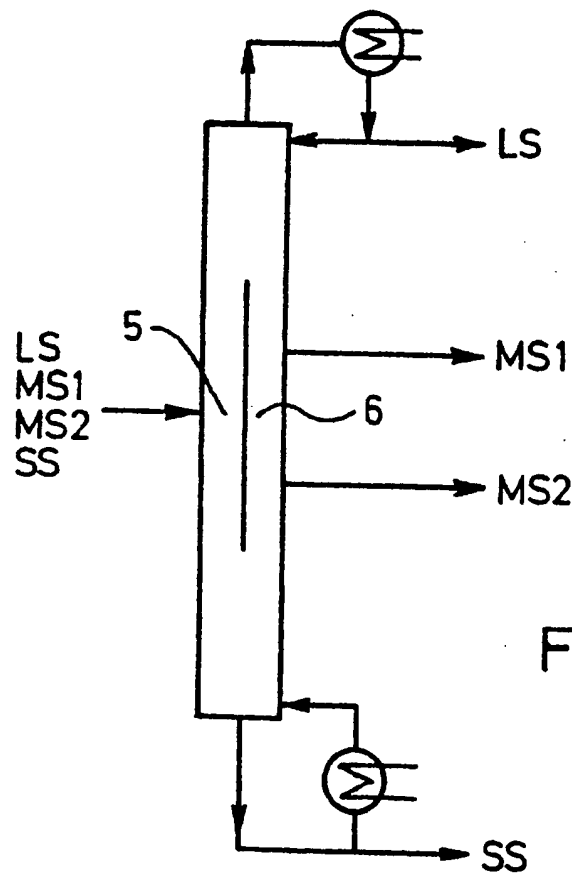


FIG. 2

